

This Page Is Inserted by IFW Operations  
and is not a part of the Official Record

## **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

**IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.**

**As rescanning documents *will not* correct images,  
please do not report the images to the  
Image Problem Mailbox.**

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number: **02232312 A**

(43) Date of publication of application: **14.09.90**

(51) Int. Cl. **C21C 5/28**  
**C21B 11/00**  
**C21B 13/00**  
**C21C 1/02**

(21) Application number: **01053007**

(22) Date of filing: **07.03.89**

(71) Applicant: **KAWASAKI STEEL CORP**

(72) Inventor: **SAKURATANI TOSHIKAZU**  
**TAKAHASHI YUKIO**  
**KATO YOSHIHIDE**  
**FUJII TETSUYA**  
**TAOKA KEIZO**

**(54) METHOD FOR PRODUCING STAINLESS STEEL**

**(57) Abstract:**

**PURPOSE:** To stably produce a stainless steel at a low cost by adding carbonaceous material and chromium-containing material into molten iron, executing smelting reduction with oxidized gas and after that, adding desulfurizing agent and executing decarbonization-refining to the desulfurized molten iron with the oxidizing gas in a decarbonizing furnace.

**CONSTITUTION:** The molten iron is charged into a top and bottom blowing converter and the chromium-containing material of chromium ore, etc., and the carbonaceous material are added and oxygen is supplied. By these materials, the smelting reduction is executed to the chromium oxide. Then, the molten iron, which has the composition contg. about 10-20wt.% Cr and about 5% C and reaches to about 1500-1600°C, is tapped off. The desulfurizing agent of CaO, etc., is added to this molten iron to execute desulfurization. Successively, this molten iron is charged into the decarbonizing furnace and the oxygen is supplied, if necessary while charging coolant, such as scrap, to execute the decarbonization-refining. Then, after steel-tapping from the decarbonizing furnace, it is desirable to recover Cr in slag in such a manner that the slag in the decarbonizing furnace is taken out and used

to the smelting reduction process or a part of the slag is caused to remain in the decarbonizing furnace and used to the decarbonization-refining in the next heat. By this method, the stainless steel is stably produced at a low cost without eroding refractory in the decarbonizing furnace.

**COPYRIGHT: (C)1990,JPO&Japio**

## ⑪ 公開特許公報(A)

平2-232312

⑫ Int. Cl.<sup>3</sup>C 21 C 5/28  
C 21 B 11/00  
13/00

識別記号

E

庁内整理番号

7619-4K  
7730-4K  
7730-4K※

⑬ 公開 平成2年(1990)9月14日

審査請求 未請求 請求項の数 3 (全7頁)

⑭ 発明の名称 ステンレス鋼の溶製方法

⑮ 特 願 平1-53007

⑯ 出 願 平1(1989)3月7日

⑰ 発 明 者 桜 谷 敏 和 千葉県千葉市川崎町1番地 川崎製鉄株式会社技術研究本部内

⑰ 発 明 者 高 橋 幸 雄 千葉県千葉市川崎町1番地 川崎製鉄株式会社技術研究本部内

⑰ 発 明 者 加 藤 嘉 英 千葉県千葉市川崎町1番地 川崎製鉄株式会社技術研究本部内

⑰ 発 明 者 藤 井 徹 也 千葉県千葉市川崎町1番地 川崎製鉄株式会社技術研究本部内

⑰ 出 願 人 川崎製鉄株式会社 兵庫県神戸市中央区北本町通1丁目1番28号

⑱ 代 理 人 弁理士 小杉 佳男

最終頁に続く

## 明 細 書

## 1. 発明の名称

ステンレス鋼の溶製方法

## 2. 特許請求の範囲

## 1 ステンレス鋼の溶製方法において、

溶鉄に炭材およびクロム含有物質を添加し  
酸化性ガスを供給する溶融還元工程、

所定組成および所定温度に達した溶鉄を出  
溜し、これに脱炭剤を添加する脱炭工程、  
および

引き続きこの溶鉄を脱炭炉に装入し酸化性  
ガスを供給して脱炭精錬する脱炭精錬工程、  
からなることを特徴とするステンレス鋼の溶  
製方法、

2 脱炭炉から出鋼後、脱炭炉のスラグを取り  
出し、これを溶融還元工程に用いることを特  
徴とする請求項1記載の方法、

3 脱炭炉から出鋼後、脱炭炉のスラグを該炉  
中に一部残留し、該脱炭炉を用いて次の脱  
炭精錬を行うことを特徴とする請求項1また

は2記載の方法、

## 3. 発明の詳細な説明

(産業上の利用分野)

本発明はステンレス鋼の溶製方法に関するもの  
であり効率的にステンレス鋼を溶製するプロセス  
を開示するものである、

(従来の技術)

ステンレス鋼の溶製方法として最も典型的な  
プロセスは、スクラップやFeCr、FeNi等  
の合金鉄を主原料として電気炉で溶解し、その後  
AODまたはVOD等で脱炭と還元精錬を行い、  
出鋼後、受鋼鍋でAr吹込みを行って溶鋼の清浄  
化および温度コントロールを行い、しかる後連続  
鋳造機にかけるものである。すなわち、電気炉－  
AOD(VOD)－Arバブリングー連続鋳造ブ  
ロセスである、

しかし、この方法は原料ソースが全て固体で、  
溶鉄の使用を不可としているため、柔軟性のある  
プロセスとはいえない欠点があった、

原料ソースに柔軟性を持たせたステンレス鋼溶

製プロセスには、文献（鉄と鋼（1985）、vol. 71、180頁）にあるように、電気炉を用いずに上底吹き転炉内に溶銑を装入し、ステンレス鋼の成分となるように脱炭吹錬中または吹錬前に、スクラップや合金鉄（FeCrやFeNi）を添加して所定の成分とし、脱炭工程終了後FeSi等の合金鉄を投入して還元工程に移行し、しかる後出鋼して連続鋳造するプロセスがある。

しかし、この方法でもスクラップや合金鉄を大量に投入しなければならず、安価な原料による効率的なステンレス鋼溶製という点で不十分といえる。

ステンレス鋼溶製プロセスの一部に、Cr鉱石を用いたプロセスが存在する。例えば文献（鉄と鋼（1985）、vol. 71、1072頁）では、AODに溶銑を装入し、しかる後Cr鉱石とコークスを投入して、いわゆる溶融還元を行い、その後スラグを除去して通常の脱炭精錬を行うものである。

言及したものではなく、上記の問題に対する新しい解を提示するものではない。

以上のように安価なCr鉱石を用いる溶融還元プロセスを使用したステンレス鋼の溶製法には未だ改良、改善すべき局面が多々あることをうかがわせる。

第2図は従来のプロセスのフローシートである。

〔発明が解決しようとする課題〕

本発明はこれら従来技術では十分に改善されていない問題点を解消し、効果的なステンレス鋼溶製プロセスを提供するものである。

すなわち、ステンレス鋼の溶製の最終プロセスである脱炭精錬後の還元期に存在する高価なFeSi等の還元剤の多量使用、脱硫の不安定性、または還元処理中の流動性に富むスラグに伴う著しい脱炭炉耐火物の溶損というような問題点をすべて解消することを目的とする。

このため、クロム鉱石の溶融還元法という、安価な原料を利用するプロセスと有機的に結合した

同様に特開昭61-29191には同一炉で鉻石の溶融還元を行った後、スラグを除去し、その後脱炭精錬に移行する内容の技術が開示されている。

これらの方法では同一炉内で溶融還元と酸化精錬を行うために、途中でスラグを除去するとしても十分な除去が行われるとは限らず、不純物の硫黄が脱炭精錬後も大量に残るという問題があり、製品の硫黄濃度を低下させるための最終的な還元期脱炭の負荷が著しく大きくなる。すなわち、脱硫を効果的たらしめるためのスラグ中のCr<sub>2</sub>O<sub>3</sub>の十分な還元の条件を満たすFeSi、Al等の還元剤の多量使用、ならびに脱硫反応促進に必須のスラグの流動性確保の前提から生ずる炉耐火物の著しい溶損という欠点があった。

また、特開昭60-9815、特開昭60-9814にはCr鉱石を溶融還元してクロム含有合金を製造する方法が開示されているが、これらもまたステンレス鋼溶製の脱炭プロセスについて

システムにより、上記目的を実現する方法を提供するものである。

〔課題を解決するための手段〕

本発明は、上底吹き転炉に溶銑を装入し上吹きランスと底吹き羽口から送酸しつつCr鉱石と炭材を添加することにより、Cr鉱石の溶融還元を図り、所定のCr濃度で出湯する際、CaOなどの脱硫剤を出湯鋼に投入して脱硫を行い、この出湯鋼よりスラグを分離した後、溶湯を他の上底吹き転炉である脱炭炉に装入し、脱炭精錬は適宜スクラップ等の冷材を投入しつつ含酸素ガスを送入して行い、所定の脱炭目標に達したところで終了し、還元精錬を行うことなく出鋼し脱ガスなどの次工程に送ることにより達成される。

すなわち本発明は、ステンレス鋼の溶製方法において、

(i) 溶銑にクロム鉱石、酸化クロム、含酸化クロムスラグまたは含クロムスクラップ等のクロム含有物質および炭材を添加し酸化性ガスを供給する溶融還元工程、

(ii) 所定組成および温度に達した溶鉄を出湯しこれに脱硫剤を添加する脱硫工程、

(iii) 引き続きこの溶鉄を脱炭炉に装入し酸化性ガスを供給する脱炭精錬工程からなることを特徴とする。

また、脱炭精錬時に不可避免的に発生する含 $\text{Cr}_2\text{O}_3$ スラグを、脱炭炉より出鋼した後に、排出し熔融還元炉に装入することにより、有価成分である $\text{Cr}$ を炭材により還元回収することができ、本発明はより大きな効果を発揮する。

さらに脱炭炉から出鋼した後に脱炭炉のスラグを一部が内に残留し、この脱炭炉に、上記熔融還元工程および脱硫工程を経た溶鉄を装入して脱炭精錬を行うと脱炭精錬初期の溶湯中の $\text{C}$ がこのスラグを還元して $\text{Cr}$ 分を回収できる。

#### 〔作用〕

先ず、本発明の主眼とするところの脱炭炉における問題点を解決するための具体的な方法について説明する。

従来脱炭炉で還元期を必要とする理由は有価

ロセスである。

以下具体的に本発明を説明する。

熔融還元炉に脱燐溶鉄を装入し、所定の還元期を投入した後、先ず $1500\sim 1600^\circ\text{C}$ の $\text{Cr}$ 鉱石の熔融還元に必要な条件迄、送風および炭材投入の併用により昇温する。昇温後、炭材と $\text{Cr}$ 鉱石および造滓剤を投入しつつ送風を継続し、 $\text{C}$ による $\text{Cr}$ 酸化物の還元を行う。この間、溶鉄温度は $1500\sim 1650^\circ\text{C}$ 、溶鉄炭素濃度は炭素飽和に近い値。例えば5重量%程度を確保する。

この間スラグ塩基度 $\text{CaO}/\text{SiO}_2$ を最大2.5程度に確保するように $\text{CaO}$ 等の造滓剤も適宜投入する。所定のクロム濃度に達した後、スラグを流出させないようにして溶湯を出湯する。溶湯成分はこの時点で $\text{C}\sim 5$ 重量%、 $\text{Cr}\sim 10\sim 20$ 重量%、温度は $1500\sim 1600^\circ\text{C}$ である。この溶湯の酸素ポテンシャルは $\text{Po}_2\sim 10^{-15}$  atmと著しく低く、脱硫剤の流動性確保に必要な温度条件の好適さも手伝って脱硫反応

金属である $\text{Cr}$ の還元回収および脱硫の確保である。このために比較的高価な( $\text{Cr}$ に比べては安価な) $\text{FeS}$ の多量使用、スラグの流動性確保のための $\text{CaO}$ 等の造滓剤の多量使用、またこれに伴う炉耐火物の著しい溶損といった問題が伴っていたものである。これらの難点は還元期を省略することによりことごとく解消されるはずである。この場合、従来還元期の担っていた重要な役割をどこで担うかは従来技術の中では全く不明であったものである。

この点について本発明者らは検討を重ね、以下のシステム構成とすることにより理想的なステンレス溶湯製プロセスを実現するに至った。

すなわち、好適な脱硫条件を備えている熔融還元終了後の出湯流に脱硫剤を投入することにより、ステンレス溶湯の徹底的な脱硫を実現し、さらに脱炭炉で不可避免的に生成する含 $\text{Cr}_2\text{O}_3$ スラグは還元処理を行うことなく溶鋼出鋼後排出し、これを熔融還元炉に戻して安価な炭材を還元剤として金属 $\text{Cr}$ を回収することを骨子とするプ

の実施に好適な条件にある。従って、この出湯流に対して適当なサルファイドキャパシティーを有する $\text{CaO}$ を主体とする脱硫剤を投入することにより、十分な脱硫を実現することができる。

この際熔融還元炉スラグの共存が避けられていることも安定した脱硫を実施するのに好都合である。出湯終了後、取鍋内 $\text{Cr}$ 溶湯上の脱硫スラグは機械的に除去される。除去されたスラグは高温基物であり熔融還元炉副原料として利用することができる。

その後溶湯は脱炭用の転炉に装入され、含酸化性ガスの吹き込み、吹き付けの下に脱炭される。

脱炭炉装入時点の溶湯は $\text{C}\sim 5$ 重量%、温度 $1450\sim 1550^\circ\text{C}$ であり、脱炭反応に伴う発熱を補うためにスクラップ等の冷材を投入しつつ脱炭精錬を行う。尚、装入時点で $\text{S}$ は十分に低く、脱炭炉での脱硫操作は不要であり、従って $\text{CaO}$ 等の造滓剤の投入は基本的には行わない。

熱力学的に明かなように、脱炭の進行に伴い Cr 酸化反応が進行しやすい条件に入る。そこで、熱力学に従って、炉内の CO ガス分圧を低下させるように、酸素に対する Ar 等の不活性ガス比を増加させていく周知の送風パターンにより、例えば C ~ 0.05 重量% といった製品炭素レベルまでの脱炭反応を進行させる。脱炭終了後の溶鋼成分は若干の Cr 成分の低下はあるものの、S 濃度の上昇はなく、製品規格を満たしている。従来あった還元処理を経ずして溶鋼鍋に出鋼される。

炉内に残された脱炭反応時に生成したスラグは  $Cr_2O_3$  を主成分とする流動性に乏しいものであり、従来見られたスラグによる炉耐火物の溶損を生ずることはない。このスラグは貴重な Cr 分を含むものであり、金属として回収することが極めて好ましく、出鋼後、炉の傾転によって排出されたスラグは、溶融還元炉の溶鉄装入前の装入物として溶融還元炉に戻し溶融還元処理により Cr 分を回収する。

ハ)、脱炭炉耐火物の著しい溶損などの問題が一挙に解決されることとなった。

#### 〔実施例〕

本発明の実施例のフローを第1図に示した。第2図は比較例であり溶融還元終了後同一炉もしくは別の脱炭炉で脱炭および還元処理を行う従来のフローである。

比較例、実施例ともに溶融還元炉、脱炭炉は、100トン溶鋼規模の上底吹き転炉である。

溶鉄脱炭工程1は両者に共通であり通常のトビードカー脱炭である。脱炭後の溶鉄の成分、温度は次の通りである。

C / 4.3 重量%、

Si / < 0.01 重量%、

Mn / 0.012 重量%、

S / 0.026 重量%、

温度 ~ 1270℃

以下本発明の実施例の詳細をまず示す。

上記溶鉄1を溶融還元炉2に59トン装入する。脱炭炉スラグ3を2.5トン及び脱硫スラグ4

また脱炭炉から排出され切らずに残留した含  $Cr_2O_3$  スラグは、次チャージの脱炭用溶湯の装入に引き続く脱炭精錬初期の間に、溶湯中の C が還元剤となって Cr 分を還元回収する。装入溶湯が C ~ 5 重量%、温度 1500℃ 程度という  $Cr_2O_3$  の還元に必要な条件を備えているが故に成立するプロセスである。これにより、従来、Si、Al といった高価な金属を還元剤として回収していた Cr を、溶融還元炉の投入炭材あるいは脱炭炉装入溶湯中の C という安価な還元剤を用いて、回収することが可能となり、この点での経済的効果は大きなものとなる。

以上のように本発明に従ってクロム鉱石溶融還元炉と脱炭炉を有機的に結合することにより、クロム原料を安価なクロム鉱石に求め得るという従来から知られていた溶融還元炉プロセスの利点に加えて、脱炭炉において未解決のままに残されていた諸問題、すなわち、

イ)、高価な Si、Al の多量使用、

ロ)、脱炭用の CaO 等の副原料の多量使用、

を 0.8 トン装入する。

ここで、それらの成分は、次の通りである。

脱炭炉スラグ：

CaO / 20%、MgO / 18%、

SiO<sub>2</sub> / 5%、Cr<sub>2</sub>O<sub>3</sub> / 5.5%

脱硫スラグ：

CaO / 60%、Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> / 15%、

MgO / 15%、CaF<sub>2</sub> / 4%、

SiO<sub>2</sub> / 6%

炭材7としてコークスを投入しつつ送風を行い、溶鉄炭素5重量%、温度1550℃に達した後、Cr 鉱石とコークスを連投しつつ温度を1550~1600℃に保って溶融還元を行う。

この間の投入量は

クロム鉱石：42トン

コークス：54トン

O<sub>2</sub>：31、200Nm<sup>3</sup>

副原料として

CaO：9.3トン

ドロマイト：2.7トン

である。

溶融還元終了後の溶湯成分は

C / 5.6 重量%、

Si / < 0.01 重量%、

Mn / 0.21 重量%、

P / 0.033 重量%、

S / 0.012 重量%、

Cr / 16.8 重量%、

出湯量：82.2トン

出湯温度：1574℃

出湯時に90%CaO-10%CaF<sub>2</sub>の脱硫剤10を600kg出湯流に投入し、炉から一部排出されたスラグを合わせた約1000kgのスラグをノロかき機により除去する。

この時溶湯成分はSのみ0.012重量%から0.003重量%に低下し、他は変化せず、温度は1545℃となる。

この溶湯を脱炭炉に装入する。脱炭炉には前チャージのスラグが排出され切らずに1.9トン残留していた。

し、溶融還元炉内前装入材としてリターンする。

〔発明の効果〕

以上のプロセスの中で脱炭炉プロセスで使用された還元剤、副原料は出湯時のFeMn、FeSi、HCFeCr各々数百kgのみであり、本発明で付加的に使用される脱硫フラックスも600Kgの極少量に留まる。

これに対して比較例の場合、脱炭炉で使用する材料は、CaO：5トン、MgO：1トン、FeSi：1.66トンの多きにわたり、本発明の約10倍の量を必要とする。

また、比較例の場合、還元スラグはCrを含有せず、塩基度も低いため、リターンするに値せず、系外へ廃棄されることになる。これに対して本発明例では系外廃棄スラグは比較例と共通の溶融還元炉スラグのみとなり、資源の有効活用の点からも望ましいプロセスといえる。

また、脱炭炉耐火物の寿命も本発明では著しく向上し従来600チャージ毎に必要とした炉修を1500チャージ毎に延期する大きな成果を得

装入終了後に溶湯温度は1518℃に低下、成分は変化せず、上吹ランス及び底吹き羽口より酸素ガスを送入し、C~0.6重量%、C~0.25重量%をステップとして、O<sub>2</sub>/Ar比2/1、1/3の混合ガス吹き込みに切り替え、C~0.05重量%で脱炭終了とする。

この間、冷却用にSUS430スクラップ25トン投入し、精錬終了時の温度は1665℃、溶湯成分は次の通りであった。

C / 0.05 重量%

Si / < 0.01 重量%、

Mn / 0.14 重量%、

P / 0.031 重量%、

S / 0.003 重量%、

Cr / 15.9 重量%

直ちに出湯し、出湯流にFeMn：300kg、FeSi：200kg、HCFeCr：100kgを投入し、二次精錬設備に送り込む。

脱炭炉内には4.5トンのスラグが残留しており、傾転後その約半量が流出したのでそれを回収

た。

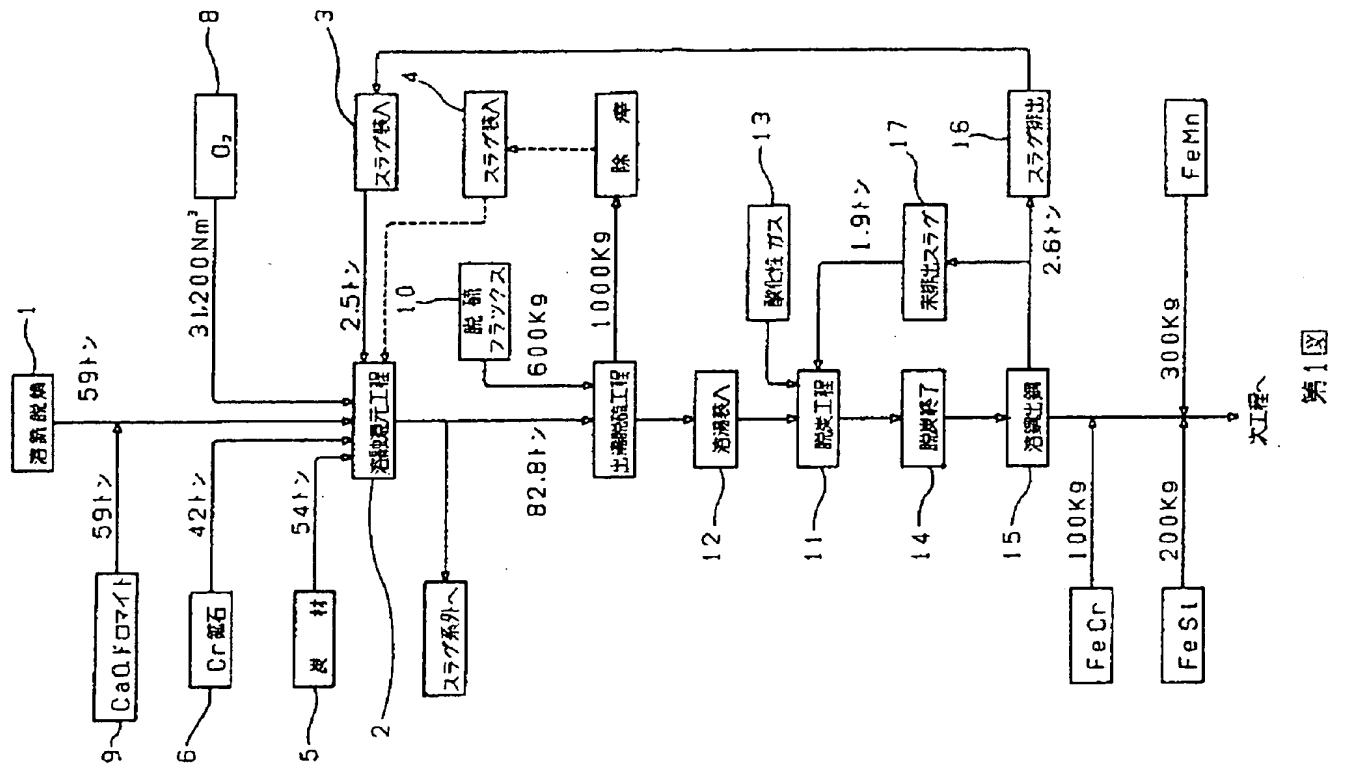
これは脱炭炉スラグ組成が炉耐火物、例えばマグネシアクロムレンガの成分に近似していることから理解できる効果である。

#### 4. 図面の簡単な説明

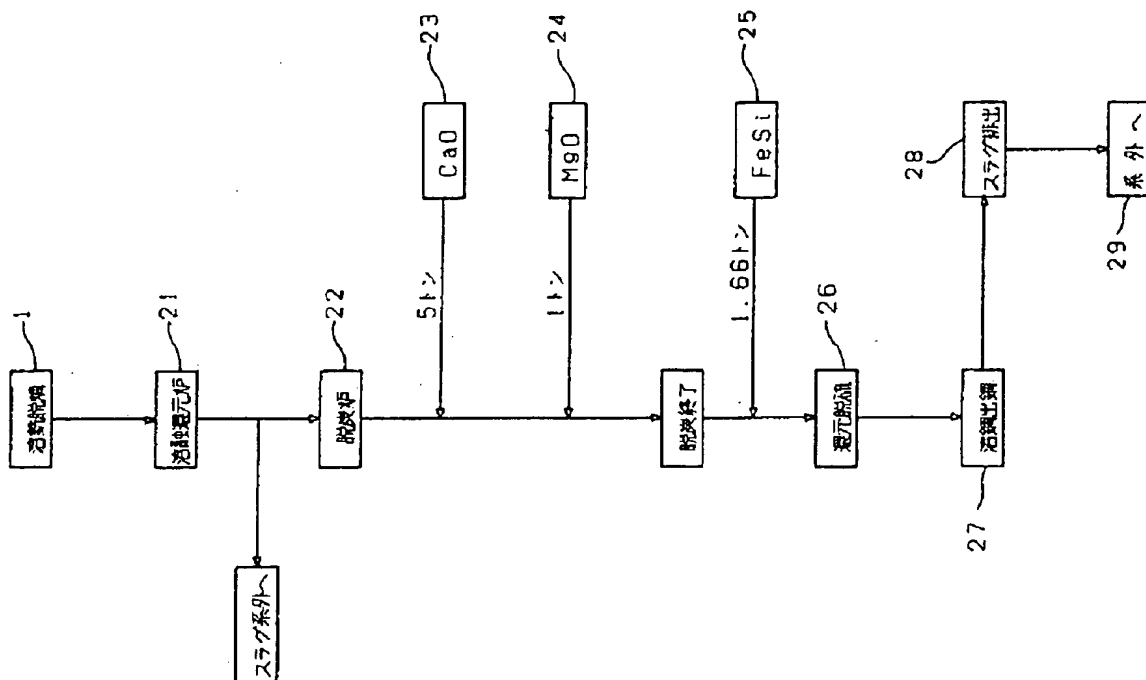
第1図は本発明の実施例のフローシート、第2図は従来のプロセスのフローシートである。

- 1…溶鉄脱炭
- 2…溶融還元工程
- 3…スラグ装入
- 4…脱硫スラグ
- 5…炭材
- 6…Cr鉱石
- 10…脱硫フラックス
- 11…脱炭工程

出 願 人 川 崎 製 鉄 株 式 会 社  
代 理 人 弁 理 士 小 杉 佳 男



圖一



第二卷



第1頁の続き

⑥Int.Cl.<sup>3</sup>

C 21 C 1/02

識別記号

1 0 6

庁内整理番号

7619-4K

⑦発 明 者 田 岡

啓 造

千葉県千葉市川崎町1番地 川崎製鉄株式会社千葉製鉄所  
内